19 RÉPUBLIQUE FRANÇAISE

#### INSTITUT NATIONAL DE LA PROPRIÉTÉ INDUSTRIELLE

**PARIS** 

11 No de publication :

2 761 692

(à n'utiliser que pour les commandes de reproduction)

21) Nº d'enregistrement national :

97 04308

51) Int Cl<sup>6</sup>: **C 09 C 3/04,** C 09 C 1/28, C 08 K 3/34, C 08 L 23/12, 23/16

## 12 DEMANDE DE BREVET D'INVENTION

**A1** 

22) Date de dépôt : 04.04.97.

(30) Priorité :

71 Demandeur(s): TALC DE LUZENAC SOCIETE ANO-NYME — FR.

Date de mise à la disposition du public de la demande : 09.10.98 Bulletin 98/41.

Liste des documents cités dans le rapport de recherche préliminaire : Se reporter à la fin du présent fascicule

60 Références à d'autres documents nationaux apparentés :

(72) Inventeur(s): FOURTY GEORGES, JOUFFRET FREDERIC et MONNOT PATRICE.

73) Titulaire(s) :

Mandataire(s): BARRE LAFORGUE ET ASSOCIES.

PROCEDE POUR OBTENIR UNE POUDRE MINERALE DE LAMELLARITE ELEVEE ET APPLICATIONS NOTAMMENT POUR LE RENFORCEMENT DE MATIERES PLASTIQUES.

L'invention concerne un procédé de traitement d'un minéral de type lamellaire se présentant sous forme de particules constituées d'empilements de feuillets élémentaires en vue d'obtenir une charge fonctionnelle pour une matière polymère. Ce procédé se caractérise en ce que (a) on met le minéral en suspension dans un liquide avec une granulométrie initiale prédéterminée, (b) on soumet la suspension à une opération de délaminage adaptée pour réaliser une séparation de feuillets des particules et obtenir une granulométrie inférieure à la granulométrie initiale, (c) on soumet ensuite la suspension à une sélection de façon à éliminer les particules de taille supérieure à une taille prédéterminée, (d) on sèche la suspension, (e) on traite les particules minérales de façon à limiter la création de liaisons fortes irréversibles entre celles-ci. La poudre de talc obtenue peut être incorporée comme charge fonctionnelle dans une matière thermoplastique en vue d'en augmenter le module d'élasticité en flexion dans des proportions significativement plus élevées que ce qui est obtenu avec les charges connues, et ce, sans réduction de la résistance au choc du matériau final (par rapport aux valeurs obtenues avec lesdites charges connues).



PROCEDE POUR OBTENIR UNE POUDRE MINERALE DE LAMELLARITE ELEVEE ET APPLICATIONS NOTAMMENT POUR LE RENFORCEMENT DE MATIERES PLASTIQUES.

L'invention concerne un procédé de traitement d'un minéral de type lamellaire (c'est-à-dire dont la structure est constituée par un empilement de feuillets élémentaires), en vue d'obtenir une poudre de lamellarité élevée ; elle vise en particulier à fabriquer des poudres de talc, kaolin ou mica, présentant à la fois 10 une granulométrie fine ou très fine et une lamellarité élevée. Elle s'étend à des applications desdites poudres comme charges fonctionnelles de matières thermoplastiques en vue d'augmenter le module d'élasticité en flexion de ces matières pour une résistance au choc donnée. Par "charge fonctionnelle", on entend un additif incorporé à la matière thermoplastique en vue d'en augmenter les performances (par opposition à une "charge passive" qui modifie peu les propriétés de la matière plastique obtenue essentiellement à en abaisser le coût). 20

Il est maintenant courant d'incorporer aux matières thermoplastiques des charges minérales sous forme de poudres, telles que poudres de talc, kaolin ou mica, en vue d'en augmenter le module d'élasticité en flexion. (Ce module d'élasticité en flexion est défini par la norme "ISO 178" qui décrit la procédure de mesure de ce module : toutes les mesures dudit module qui sont fournies par la sont effectuées selon cette norme). augmentation du module d'élasticité en flexion du matériau obtenu permet de réduire les dimensions des fabriquées à partir dudit matériau et donc de les alléger pour une rigidité donnée ; cette réduction de poids est essentielle dans plusieurs secteurs de l'industrie, particulier dans le secteur automobile et le secteur de l'emballage; elle conduit également à une diminution des coûts.

A l'heure actuelle, les poudres minérales qui sont incorporées aux matières thermoplastiques sont des

5

25

30

particulier, la le talc en pour fines; poudres granulométrie moyenne est généralement comprise entre 2 et 10 microns et est obtenue par broyage et sélection à sec, en particulier dans des installations de type "microniseur à air ou à vapeur" où le minéral est broyé et sélecté à sec. Pour accroître encore la valeur du module d'élasticité en flexion, il est proposé dans plusieurs publications de réduire la granulométrie des poudres utilisées (cf. par exemple "W. Hobenberger, Fillers, Kumststoffe plast Europe 86, July 1996, 7, pp 973-977"; "De Wilhelm Schober, Talc for thermoplastics, Industrial minerals, May 1995, pp 49-53") ; l'idée consistant à lier le module d'élasticité en flexion du matériau final obtenu à la granulométrie de la charge est à l'heure actuelle généralisée dans le domaine des charges fonctionnelles pour thermoplastiques, et les 15 professionnels s'attachent à perfectionner les techniques de broyage et de sélection à sec pour obtenir des poudres de plus en plus fines (les techniques de broyage et de sélection à sec étant en effet connues pour permettre d'obtenir industriellement de faibles granulométries). 20

Il existe par ailleurs un autre type de broyage, dit broyage en voie humide, consistant à disposer le minéral en suspension dans un liquide et à l'agiter en présence d'une charge broyante de billes. Cette technique de broyage en voie humide est généralement utilisée pour broyer et homogénéiser des peintures ou pour broyer des charges minérales dans l'industrie papetière. Des études domaine des matières effectuées dans le été thermoplastiques pour évaluer l'intérêt d'utiliser telle technique pour le broyage de charges minérales 30 fonctionnelles, mais ces études ont abouti à une conclusion négative : si le module d'élasticité en flexion peut être augmenté (à granulométrie équivalente) en utilisant un broyage en voie humide, cette technique de broyage humide conduit par contre à un défaut rédhibitoire dans 35 fabrication des matières plastiques, à savoir : une chute considérable de la résistance au choc du matériau plastique obtenu. (La résistance au choc évoquée dans tout ce qui suit est la résistance au choc CHARPY non entaillé à - 20° C, mesurée selon la norme "ISO 179"). On pourra par exemple se reporter à la publication suivante qui évoque ces essais de broyage en voie humide pour réaliser des charges minérales de matières thermoplastiques : " L.J. Michot et al, Journ. Mater. Sci. (1993), 28 (7) pp 1856-66".

L'état de l'art antérieur dans le domaine des charges minérales fonctionnelles incorporables aux matières thermoplastiques est donc actuellement le suivant :

d'une part, le broyage en voie humide n'a jamais été utilisé industriellement compte tenu des problèmes de résistance aux chocs qu'il entraîne (sauf pour des charges essentiellement à base de mica en vue de réaliser des pièces n'exigeant que des résistances aux chocs très faibles),

d'autre part, la voie de développement industriel pour augmenter le module d'élasticité en flexion du matériau final consiste à affiner la granulométrie des poudres minérales utilisées comme charges, en améliorant les techniques de broyage à sec de ces poudres.

La présente invention se propose de fournir une nouvelle poudre minérale, notamment de talc, kaolin ou mica, adaptée pour être incorporée comme charge fonctionnelle dans une matière thermoplastique en vue d'en augmenter le module d'élasticité en flexion dans des proportions significativement plus élevées que ce qui est obtenu avec les charges connues, et ce, sans réduction de la résistance au choc du matériau final (par rapport aux valeurs obtenues avec lesdites charges connues).

Par "poudre", on entend aussi bien un produit non compacté dans lequel les particules sont libres les unes par rapport aux autres, qu'un produit densifié où les particules ou certaines particules sont provisoirement liées en agglomérats.

La poudre minérale visée par l'invention est en particulier une poudre de talc, de kaolin ou de

10

20

25

mica, et se caractérise par :

. une répartition granulométrique telle que la diamètre médian des particules  $D_{50}$  soit sensiblement compris entre 0,5 et 5 microns, le diamètre de coupure  $D_{95}$  inférieur à 10 microns et le diamètre de coupure  $D_{98}$  inférieur à 20 microns,

. une surface spécifique (BET) supérieure à  $10\ m^2/g$ ,

. un indice de lamellarité élevé supérieur

10 à 5.

15

20

Par "diamètre médian D50", on entend un diamètre tel que 50 % des particules en poids ont une taille inférieure audit diamètre; par "diamètre de coupure D95", on entend un diamètre tel que 95 % des particules en poids ont une taille inférieure audit diamètre; par "diamètre de coupure D98", on entend un diamètre tel que 98 % des particules en poids ont une taille inférieure audit diamètre. Pour des particules non sphériques, la taille est constituée par le diamètre sphérique équivalent (diamètre de Stocks). Toutes les mesures des diamètres D50, D95, D98 sont effectuées au moyen d'un appareil "sédigraph" (marque déposée) par sédimentation par gravité conformément à la norme AFNOR X11-683.

Par "surface spécifique (BET)", on entend l'aire de la surface des particules de la poudre rapportée à l'unité de masse, déterminée selon la méthode BET par la quantité d'argon adsorbée à la surface desdites particules de façon à former une couche monomoléculaire recouvrant complètement ladite surface (mesure selon la méthode BET, norme AFNOR X 11 - 621 et 622).

"L'indice de lamellarité" caractérise la forme de la particule et plus particulièrement son aplatissement (grande dimension/épaisseur). Dans tout ce qui suit, cet indice de lamellarité sera mesuré par l'écart entre, d'une part, la valeur de la dimension moyenne des particules de la poudre obtenue par une mesure de granulométrie par diffraction laser en voie humide, (norme AFNOR NFX11-666) et d'autre part, la valeur du diamètre

moyen D<sub>50</sub> obtenue par une mesure par sédimentation au moyen d'un "Sédigraph" (norme AFNOR X11-683), cet écart étant rapporté au diamètre moyen D<sub>50</sub>. On pourra se reporter à l'article "G. BAUDET et J.P RONA, Ind. Min. Mines et Carr. Les techn. juin juillet 1990 pp 55-61" qui montre que cet indice est corrélé au rapport moyen de la plus grande dimension de la particule à sa plus petite dimension.

Par "lamellarité élevée", on entend une poudre dont l'indice de lamellarité est grand, et en particulier supérieur à 5.

La poudre conforme à l'invention associe une granulométrie fine ou très fine et une lamellarité élevée et peut être fabriquée par le procédé suivant :

- (a) on met le minéral en suspension dans un liquide avec une granulométrie initiale prédéterminée,
  - (b) on soumet la suspension à une opération de délaminage adaptée pour réaliser une séparation de feuillets des particules et obtenir une granulométrie inférieure à la granulométrie initiale,
- (c) on soumet ensuite la suspension à une sélection de façon à éliminer les particules de taille supérieure à une taille prédéterminée,
  - (d) on sèche la suspension,
- (e) on traite les particules minérales de 25 façon à limiter la création de liaisons fortes irréversibles entre celles-ci.

Le minéral, en particulier talc, kaolin ou mica, est de préférence choisi avec une granulométrie initiale de diamètre médian D<sub>50</sub> supérieur à 5 microns, 1'opération de délaminage conduisant à une granulométrie de diamètre médian D<sub>50</sub> inférieur à 5 microns. En outre, la sélection est en particulier réalisée pour éliminer au moins 98 % des grosses particules de diamètre supérieur à 20 microns.

Par "minéral de type lamellaire", on entend un minéral dont la structure est constituée par un empilement de feuillets élémentaires. Le procédé de l'invention peut en particulier être mis en oeuvre en utilisant comme minéral du talc, et en particulier un talc macrocristallin prébroyé dont le caractère lamellaire est le plus prononcé; par "talc macrocristallin", on entend un talc qui contient naturellement des cristaux élémentaires de grande dimension (notamment supérieure à 15 microns) observables sur des lames minces, par opposition à des talcs microcristallins ayant naturellement des cristaux élémentaires de faible dimension. On choisira avantageusement un talc macrocristallin prébroyé présentant un diamètre médian D50 supérieur à 10 microns.

Dans tout ce qui suit, on entend par "talc" soit le minéral silicate de magnésium hydraté, soit le minéral chlorite (silicate de magnésium et d'aluminium hydraté), soit un mélange des deux, associé le cas échéant à d'autres minéraux (dolomite,...), soit encore, une substance minérale issue du talc et présentant des propriétés analogues.

Par "séchage", on entend toute opération tendant à réduire la quantité d'eau de la suspension. Ce séchage peut en particulier être réalisé par atomisation ou granulation-séchage.

Le procédé de l'invention peut être mis en oeuvre selon le mode préférentiel de mise en oeuvre suivant :

L'opération de délaminage est réalisée par broyage en disposant dans la suspension une charge broyante et en créant une agitation de la suspension jusqu'à obtenir des particules minérales présentant un diamètre médian D50 sensiblement compris entre 0,5 et 5 microns, et une surface spécifique (BET) supérieure à 10 m²/g,

La sélection est une sélection hydrodynamique exécutée de façon à obtenir un diamètre de coupure D95 inférieur à 10 microns et un diamètre de coupure D98 inférieur à 20 microns.

Dans l'opération de broyage, la charge broyante est constituée par des "billes", ce terme devant être pris dans sa signification la plus générale "d'éléments broyants adaptés pour engendrer par agitation

10

15

une attrition des particules solides contenues dans la suspension", la forme de ces éléments, généralement sphérique ou sphéroïde, n'étant pas limitative.

L'opération de sélection hydrodynamique est 5 connue en elle-même et opère par sédimentation différentielle : elle permet de séparer les particules en fonction de leur taille (en fait de leur poids) et de sélectionner une répartition désirée (en l'exemple D95 < 10 μm et D98 < 20 μm).

Les analyses ont montré que la obtenue par mise en oeuvre du procédé de l'invention caractéristiques précédemment indiquées, combine les savoir de façon résumée : une granulométrie fine ou très Les expérimentations lamellarité élevée. fine et une moyen de ladite poudre ont permis de effectuées au constater, de façon inattendue, que celle-ci engendre, lorsqu'elle est utilisée comme charge fonctionnelle dans une matière thermoplastique, une augmentation significative du module d'élasticité en flexion du matériau final obtenu par rapport à une charge comparable connue (c'est-à-dire de même nature chimique et présentant une granulométrie comparable) et ce, sans réduction de la résistance au choc du matériau final. Le module d'élasticité en flexion est généralement augmenté d'au moins 15 %, ce qui constitue un résultat remarquable, la résistance au choc étant identique (aux erreurs de mesure près).

L'invention est l'aboutissement de tâtonnements et essais qui, en premier lieu, ont conduit à remettre en cause le préjugé de l'art antérieur en faveur d'une utilisation de poudres de plus en plus fines. Les inventeurs ont en particulier réalisé une campagne d'essais en fabriquant par broyage à sec des poudres de diverses granulométries s'étalant depuis des poudres (D<sub>50</sub> = 5 μm) jusqu'à des poudres de très grande finesse  $(D_{50} = 0.5 \mu m)$ : ils ont pu démontrer que, en fait, le module d'élasticité en flexion passe par un maximum puis décroît lorsque la finesse de la poudre augmente, de sorte qu'il est illusoire de s'attacher à fabriquer des poudres

10

15

20

25

30

de plus en plus fines : paradoxalement, au-dessous d'une valeur, on obtient un effet opposé à celui recherché.

Cette mise en évidence a conduit inventeurs à abandonner la technique de broyage à sec (dont est de permettre d'atteindre l'intérêt essentiel industriellement de grande finesse) et à explorer d'autres techniques et en particulier la technique de délaminage par broyage humide en tentant de pallier le défaut qui interdit actuellement l'utilisation de cette technique, à savoir une chute de la résistance aux chocs des matériaux plastiques Les inventeurs ont mis en évidence obtenus. combinaison des opérations de traitement suivantes du minéral de départ :

. délaminage pour obtenir une répartition 15 granulométrique spécifique -définie précédemment-,

. sélection pour sélecter une fraction spécifique -définie précédemment- de cette répartition,

. séchage et traitement des particules minérales pour limiter l'apparition de liaisons fortes entre celles-ci,

permettait d'obtenir une poudre minérale qui combinait une répartition granulométrique fine du type prédéfini et une lamellarité élevée supérieure à 5, et conduisait aux performances précédemment décrites (augmentation du module d'élasticité en flexion, constance de la résistance aux chocs) lorsqu'elle était incorporée comme charge fonctionnelle dans une matière thermoplastique. Ce résultat est difficilement explicable à l'heure actuelle.

particules minérales pour limiter l'apparition de liaisons fortes est impératif. En effet, le délaminage du minéral crée de nouvelles surfaces qui ont une propension à développer des liaisons (et notamment des liaisons fortes) entraînant la formation d'agglomérats stables : on a pu mettre en évidence que ces agglomérats entraînent une chute considérable de la résistance aux chocs s'ils demeurent lors de l'incorporation de la poudre dans la matière thermoplastique. Par la neutralisation des liaisons fortes,

10

20

le traitement visé évite la formation de ces agglomérats ou spontanément destructibles lorsqu'ils rend disposés dans une phase liquide ou visqueuse. Ce traitement consiste avantageusement à ajouter à la suspension, avant séchage complet, un additif apte à s'adsorber à la surface des particules minérales. Cet additif est de préférence un portant chaînes carbonées hydrophobes à radicaux polaires, en particulier de la famille des amines, des silanes, des siloxanes, des alcools ou des acides. Ces les surfaces créés 10 radicaux s'adsorbent sur délaminage du minéral et neutralisent leur propension à développer des liaisons fortes. Pour réduire les pertes d'additif, celui-ci est de préférence ajouté suspension après la sélection hydrodynamique avant séchage ou au début de celui-ci. La quantité d'additif peut notamment être comprise entre 0,1 % et 2 % en poids par rapport au poids de minéral.

Il faut aussi souligner que le minéral de l'état divisé qui est soumis au procédé départ à l'invention, doit être relativement grossier (D50 supérieur à 5 microns et préférentiellement supérieur à 10 microns). Dans le cas contraire, on ne réussit pas à obtenir une poudre dont l'indice de lamellarité est suffisamment élevé (cet indice demeurant alors inférieur à 5), et le module final 25 d'élasticité en flexion du matériau n'est significativement amélioré par rapport à celui obtenu avec des charges minérales connues comparables.

De préférence, le minéral de départ est mis suspension dans de l'eau en présence d'un dispersant de façon que le poids de matière sèche rapporté au poids total de la suspension soit sensiblement compris entre 10 % et 60 %.

On obtient ainsi une suspension homogène apte à subir l'opération de broyage (b) dans les meilleures 35 conditions.

Cette opération de broyage est avantageusement réalisée de façon à obtenir un diamètre médian D<sub>50</sub> des particules sensiblement compris entre 1 et

15

3,5 microns et une surface spécifique sensiblement comprise entre 15 et 40 m²/g. L'ajustement des conditions de mise en oeuvre du broyage pour obtenir de telles valeurs est à la portée de l'homme du métier; ces valeurs paraissent conduire à une augmentation plus importante du module d'élasticité en flexion lorsque la poudre est utilisée comme charge fonctionnelle.

Selon un mode de mise en oeuvre avantageux, particulier possible de disposer dans il en suspension des billes ayant un diamètre moyen sensiblement compris entre 0,5 et 3 mm, en quantité telle que le volume de billes soit compris entre 60 % et 90 % du volume total (suspension et billes). L'énergie de broyage peut notamment être ajustée à une valeur comprise entre 200 et la durée du broyage étant kilowatt.heure par tonne, fonction de la nature de la poudre et de sa granulométrie de départ, et réglée dans chaque cas pour atteindre les valeurs désirées du diamètre médian D50 et de la surface spécifique.

L'opération de sélection hydrodynamique est 20 préférence réalisée en prévoyant un recyclage des particules les plus grosses rejetées vers une nouvelle opération de broyage. Cette sélection hydrodynamique peut en particulier être exécutée dans un sélecteur à turbines (centrifugation de la suspension dans une turbine munie de 25 fentes de sélection) ou dans un hydrocyclone (création d'un et sélection) ou dans de séparation vortex centrifugeuse à vis sans fin d'extraction (centrifugation suspension dans un bol et séparation d'extraction). 30

est Le séchage đе la suspension avantageusement réalisé de façon à atteindre résiduel de liquide inférieur à 1 %, ce qui permet ensuite poudre comme utilisation directe de la fonctionnelle ; en pratique ce taux résiduel sera préférence abaissé au-dessous de 0,5 % pour faciliter cette utilisation directe.

Dans le procédé de l'invention, la poudre

35

est de préférence réalisée à l'état compacté de façon à se d'agglomérats (provisoires) forme présenter sous particules plus faciles à manipuler, en choisissant un mode séchage approprié, en particulier atomisation granulation-séchage. Il convient de souligner que lors de leur incorporation dans la matière thermoplastique, ces agglomérats (au sein desquels les particules sont liées par simples forces de Van der Waals) se dispersent spontanément lors du mélange et de l'agitation, du fait de liaisons fortes préalable des neutralisation susceptibles d'apparaître entre particules.

Selon un premier mode de mise en oeuvre, le séchage est réalisé par atomisation, précédée le cas échéant d'une concentration en matière sèche pour obtenir un poids de matière sèche sensiblement compris entre 40 % et 60 % du poids total.

Selon un autre mode de mise en oeuvre, le séchage est réalisé par granulation-séchage consistant à former dans un premier temps des agglomérats de particules et à les chauffer pour en extraire une partie de l'eau sous forme de vapeur, cette granulation-séchage étant, le cas échéant, précédée d'une concentration en matière sèche pour obtenir un poids de matière sèche sensiblement compris entre 50 % et 90 % du poids total.

L'invention s'étend aux applications de la poudre ainsi fabriquée et en particulier aux applications de celle-ci comme charge fonctionnelle dans une matière thermoplastique en vue d'en augmenter le module d'élasticité en flexion pour une résistance au choc donnée.

De telles applications permettent notamment, en utilisant du talc comme minéral de départ, de fabriquer des pièces en matière thermoplastique à base de polypropylène ayant des modules d'élasticité en flexion supérieurs d'au moins 15 % à ceux des pièces obtenues au moyen des charges minérales comparables connues. Le procédé de fabrication de ces pièces se caractérise en particulier en ce que :

. on utilise comme charge fonctionnelle une

10

15

20

25

30

poudre de talc traitée conformément au procédé défini précédemment,

. on mélange ladite poudre de talc à la matière thermoplastique à l'état fondu, le cas échéant avec des additifs (stabilisant, pigment, agent glissant, antistatique...), de façon que la proportion pondérale de talc soit comprise entre 5 % et 35 % par rapport à la matière thermoplastique,

on réalise une opération de formage à 10 partir du mélange précité de façon à obtenir une pièce à la forme désirée et à orienter les particules de talc selon des directions préférentielles.

Les conditions spécifiques suivantes permettent de fabriquer des pièces intérieures d'automobile de faible épaisseur telle que tableau de bord, au moyen d'une matière thermoplastique à base de polypropylène contenant une proportion minoritaire d'élastomère :

. on utilise une poudre de talc conforme à l'invention ayant un diamètre médian D<sub>50</sub> des particules sensiblement compris entre 0,5 et 2,5 microns, un diamètre de coupure D<sub>95</sub> inférieur à 8 microns, un diamètre de coupure D<sub>98</sub> inférieur à 15 microns, et une surface spécifique (BET) sensiblement comprise entre 15 et 25 m²/g, on mélange ladite poudre de talc à la

25 matière thermoplastique à l'état fondu de façon que la proportion pondérale de talc soit sensiblement comprise entre 15 % et 25 % par rapport à la matière thermoplastique,

. on réalise le formage dans un moule 30 présentant des paroi parallèles de grande surface par rapport à l'épaisseur dudit moule, la matière étant injectée sous pression à travers des moyens d'injection (buses ou filières) propres à engendrer une orientation des particules de talc parallèles aux parois de grande surface 35 du moule.

Un tel procédé permet en particulier de fabriquer des pièces en matière thermoplastique à base de copolymère d'éthylène et de propylène qui se caractérisent

en ce qu'elles contiennent une proportion de talc égale à 25 % (± 1 %) par rapport à la matière thermoplastique, et en ce qu'elles présentent un module d'élasticité en flexion égal (à ± 5 % près) à 2 600 mégapascals, et une résistance au choc égale à 40 kilojoules/m² (à ± 5 % près) (résistance CHARPY non entaillée à - 20° C).

exemples qui suivent illustrent conforme à procédé traitement l'invention, caractéristiques des poudres obtenues et les performances 10 auxquelles celles-ci conduisent lorsqu'elles sont utilisées comme charges fonctionnelles dans des matières thermoplastiques.

EXEMPLE 1 PREPARATION D'UNE POUDRE DE TALC CONFORME A L'INVENTION

A/ <u>Mise en suspension du minéral lamellaire</u>

Pour la préparation d'une suspension de talc, on introduit successivement :

- . 48 kg d'eau;
- . 800 g d'un agent dispersant type "Polysel 20 S (BASF)", soit 0,8-0,9 % d'une solution commerciale par rapport au talc sec en pondéral,
  - . 32 kg de minéral lamellaire (talc) grossier (granulométrie : 0 100  $\mu m$ ) (provenant de la mine de Val Chisone en Italie).
- Cette étape permet de mouiller complètement le talc et d'obtenir une suspension dont la viscosité est compatible avec l'étape de broyage.

#### B/ <u>Délaminage du talc lamellaire</u>

Cette opération s'effectue par attrition au 30 moyen d'un broyeur type Alpine Discoplex 500 ADP ayant une chambre de broyage de 10 litres. Le broyeur est revêtu de polyuréthane afin d'éviter le grisaillement du talc par usure du revêtement acier. On introduit dans la chambre de broyage une charge en bille de 80 % en volume environ. Les 35 billes utilisées sont en oxyde de zirconium (Zr<sub>2</sub> O<sub>3</sub>). Le diamètre des billes est de 1 mm. La suspension de talc est alimentée dans le broyeur par une pompe à vis excentrique à un débit de 420 kg/h de pulpe. L'attrition est effectuée à

une vitesse de rotation du rotor central de 380 tours/minute en circuit fermé sur le batch pendant le temps nécessaire afin d'obtenir la finesse désirée (contrôlée si nécessaire par diffraction laser) et correspond à une 5 énergie consommée de 305 kw.h/t.

La température (T° < 65° C) et la viscosité de la suspension sont contrôlées pendant toute l'opération de délaminage et peuvent être ajustées par ajout de dispersant dans celle-ci.

Le produit récupéré est ensuite analysé par "Sédigraph" ou diffraction laser afin de contrôler le délaminage. L'étape de délaminage est réalisée en circuit fermé permettant de contrôler directement l'énergie introduite.

# C/ <u>Sélection en voie humide du produit</u> délaminé

L'opération de sélection hydrodynamique est réalisée à l'aide d'un sélecteur à turbine "Alpine AHP 200" à partir de la suspension broyée humide précédente.

L'alimentation de la suspension diluée à 14,3 % d'extrait sec se fait avec un débit de 2700 l/heure, soit un débit de talc sec de 425 kg/h. La vitesse de sélection de la turbine est réglée à une vitesse comprise entre 2700 et 3500 tours/minute; le débit d'extraction des refus est réglé à l'aide d'une pompe à vis excentrique entre 180 et 270 l/h afin d'obtenir la finesse désirée des particules.

Les produits "fins" sélectés sont récupérés avec un rendement pondéral de 60 à 80 % correspondant à une 30 énergie consommée comprise entre 5 et 50 kW.h/t. Ils sont concentrés par centrifugation jusqu'à obtenir un taux résiduel liquide/solide voisin de 30 à 40 %.

Les produits ont été caractérisés par répartition granulométrique surface spécifique (BET) et 35 indice de lamellarité. Le tableau 1 correspond à des poudres de talc obtenues conformément à l'invention. Le tableau 2 donné à titre de témoin correspond à des poudres obtenues par micronisation à sec à l'aide d'un dispositif

de type "jet-mill" correspondant à l'art antérieur et provenant d'un minerai de talc lamellaire de la mine de Val Chisone en Italie.

TABLEAU 1

5

EXEMPLES	A	В	С
PROPRIETES DU TALC			
Distribution granulométrique :			
D95 (µm)	5,2	6,2	5,4
D50 (μm)	1,3	1,6	1,1
D98 (µm)	6,8	8,1	6,5
Surface spécifique BET (m²/g)	19,0	16,5	20,5
Indice lamellarité	10	9	9

TABLEAU 2

EXEMPLES	D	E
PROPRIETES DU TALC		
Distribution granulométrique :		
D95 (µm)	10,0	8,0
D50 (µm)	3,8	3,1
D98 (µm)	12,0	10,0
Surface spécifique BET (m <sup>2</sup> /g)	7,0	10,0
Indice lamellarité	1,5	2,5

10

## D/ <u>Séchage de la suspension</u>

Les produits "fins" sélectés et concentrés sont séchés dans une étuve ventilée à une température comprise entre 60 et 80° C jusqu'à obtenir un taux résiduel liquide/solide inférieur à 0,5 % en poids. Avant séchage complet, on traite le talc avec un additif type octylamine, dans une concentration pondérale de 0,3 % par rapport au talc sec.

EXEMPLE 2: APPLICATION DE LA POUDRE COMME 20 CHARGE FONCTIONNELLE DANS UN POLYPROPYLENE

Un mélange d'une matière thermoplastique à

base de copolymère d'éthylène et de propylène, type "PPT 1052 (Hoechst)" et de la poudre de talc préparée à l'exemple précédent est réalisé à l'état fondu dans une extrudeuse bi-vis corotative "Clextral BC21". La proportion de talc introduite étant égale à 25 %, le compound est obtenu à un débit de 3 kg/h, le fourreau étant maintenu à une température voisine de 200° C et la vitesse de bi-vis comprise entre 250 et 300 tours/minute.

Le mélange, coupé sous forme de granulés, 10 est injecté sur une presse "ARBURG (305 ECO Allrounder)" dans un moule donnant des éprouvettes de type ISO 3167.

Les mesures de chocs Chapy et de module en flexion sont réalisées sur ces éprouvettes ISO selon respectivement les normes ISO 179 et ISO 178.

Une comparaison entre les performances de différents compounds polypropylènes a été effectuée en utilisant comme talcs :

<u>Tableau 3</u> : des poudres obtenues conformément à l'invention,

Tableau 4: à titre de témoin, des poudres obtenues par micronisation à sec à l'aide d'un dispositif type "jet-mill", correspondant à l'art antérieur.

TABLEAU 3

EXEMPLES	Α	В	С
EXTRUSION DU MELANGE			
PP/TALC			
Polypropylène (%)	75	75	75
Talc (%)	25	25	25
PROPRIETES MECANIQUES			
Module d'élasticité en			
FLEXION (MPa)	2560	2530	2550
Résistance au Choc CHARPY 1eU@-20°C(kj/m <sup>2</sup> )	42	38	40

17
TABLEAU 4

EXEMPLES	D	E
EXTRUSION DU MELANGE		
PP/TALC		
Polypropylène (%)	75	75
Taic (%)	25	25
PROPRIETES MECANIQUES		
Module d'élasticité en		
FLEXION (MPa)	2200	2220
Résistance au Choc CHARPY		
1eU@-20°C(kj/m <sup>2</sup> )	41	42

Les résultats comparés des poudres obtenues conformément à l'invention (exemples A, B, C) et des poudres correspondant à l'art antérieur (exemples D, E) ont montré un accroissement de 15 % du module d'élasticité en flexion à même résistance au choc. Les talcs D et E sont des talcs couramment employés dans l'industrie des compounds polypropylènes comme ayant le meilleur compromis module d'élasticité en flexion/résistance au choc.

Cette augmentation de 15 % du module d'élasticité en flexion du matériau obtenu permet de réduire les dimensions des pièces fabriquées et se traduit pratiquement par un allègement de 5 % de la pièce finie pour une rigidité donnée.

#### REVENDICATIONS

- 1/ Procédé de traitement d'un minéral de type lamellaire se présentant sous forme de particules constituées d'empilements de feuillets élémentaires en vue 5 d'obtenir une charge fonctionnelle pour une matière polymère, caractérisé en ce que :
  - (a) on met le minéral en suspension dans un liquide avec une granulométrie initiale prédéterminée,
- (b) on soumet la suspension à une opération 10 de délaminage adaptée pour réaliser une séparation de feuillets des particules et obtenir une granulométrie inférieure à la granulométrie initiale,
- (c) on soumet ensuite la suspension à une sélection de façon à éliminer les particules de taille supérieure à une taille prédéterminée,
  - (d) on sèche la suspension,
  - (e) on traite les particules minérales de façon à limiter la création de liaisons fortes irréversibles entre celles-ci.
- 2/ Procédé de traitement selon la revendication 1, caractérisé en ce que :
  - (a) on met le minéral en suspension dans un liquide avec une granulométrie initiale de diamètre médian D50 supérieure à 5 microns,
- (b) on soumet la suspension à une opération de délaminage adaptée pour réaliser une séparation de feuillets des particules et obtenir une granulométrie de diamètre médian  $D_{50}$  inférieur à 5 microns,
- (c) on soumet ensuite la suspension à une 30 sélection de façon à éliminer au moins 98 % des grosses particules de diamètre supérieur à 20 microns,
  - (d) on sèche la suspension,
- (e) on traite les particules minérales de façon à limiter la création de liaisons fortes 35 irréversibles entre celles-ci.
  - 3/ Procédé de traitement d'un minéral de type lamellaire se présentant à l'état divisé en vue d'obtenir une poudre de lamellarité élevée, caractérisé en

ce qu'il combine les étapes de traitement suivantes :

- (a) on met le minéral à l'état divisé en suspension dans un liquide, le minéral de départ présentant un diamètre médian  $D_{50}$  supérieur à 5 microns,
- (b) on soumet ladite suspension à une opération de délaminage par broyage en disposant dans la suspension une charge broyante et en créant une agitation de la suspension jusqu'à obtenir des particules minérales présentant un diamètre médian  $D_{50}$  sensiblement compris entre 0,5 et 5 microns, et une surface spécifique (BET) supérieure à  $10 \ m^2/g$ ,
- (c) on soumet ensuite la suspension à une sélection hydrodynamique de façon à obtenir un diamètre de coupure D<sub>95</sub> inférieur à 10 microns et un diamètre de coupure D<sub>98</sub> inférieur à 20 microns,
  - (d) on sèche la suspension,
- (e) on traite les particules minérales de façon à limiter la création de liaisons fortes irréversibles entre celles-ci.
- 20 4/ Procédé de traitement selon l'une des revendications 1, 2 ou 3 dans lequel le minéral de départ est du talc, du kaolin ou du mica.
  - 5/ Procédé de traitement selon la revendication 4, dans lequel on utilise comme minéral de départ un talc macrocristallin prébroyé.
  - 6/ Procédé de traitement selon la revendication 5, caractérisé en ce qu'on utilise comme minéral de départ un talc prébroyé présentant un diamètre médian  $D_{50}$  supérieur à 10 microns.
- 7/ Procédé de traitement selon l'une des revendications 1, 2, 3, 4, 5 ou 6, caractérisé en ce que (a) on met le minéral en suspension dans de l'eau en présence d'un agent dispersant de façon que le poids de matière sèche rapporté au poids total de la suspension soit sensiblement compris entre 10 % et 60 %.
  - 8/ Procédé de traitement selon l'une des revendications 1 à 7, caractérisé en ce que (b) l'opération de délaminage à laquelle est soumise la suspension est

5

10

15

réalisée de façon à obtenir un diamètre médian  $D_{50}$  des particules sensiblement compris entre 1 et 3,5 microns et une surface spécifique sensiblement comprise entre 15 et  $40 \text{ m}^2/\text{g}$ .

9/ - Procédé de traitement selon la revendication 3 dans lequel (b) l'opération de broyage est réalisée en disposant dans la suspension une charge de billes en un matériau plus dur que le minéral, le volume de billes étant compris entre 60 % et 90 % du volume total (suspension et billes), les billes ayant un diamètre moyen sensiblement compris entre 0,5 et 3 mm.

10/ - Procédé de traitement selon la revendication 9, dans lequel (b) l'opération de broyage est réalisée avec une énergie de broyage sensiblement comprise entre 200 et 400 kilowatt.heure par tonne.

11/ - Procédé de traitement selon la revendication 3, dans lequel (c) les particules les plus grosses rejetées lors de la sélection hydrodynamique sont recyclées vers une nouvelle opération de broyage (b).

12/ - Procédé selon l'une des revendications 1 à 11, caractérisé en ce que (e) le traitement des particules minérales est effectué avant séchage complet de la suspension par ajout d'un additif apte à s'adsorber à la surface des particules en vue de neutraliser leur propension à développer des liaisons fortes.

13/ - Procédé de traitement selon la revendication 12, caractérisé en ce que l'additif (e) est ajouté à la suspension après la sélection hydrodynamique, avant le séchage ou au début de celui-ci.

14/ - Procédé de traitement selon l'une des revendications 12 ou 13, caractérisé en ce que (e) on ajoute comme additif un composé à chaînes carbonées hydrophobes portant des radicaux polaires.

15/ - Procédé de traitement selon la revendication 14, caractérisé en ce que (e) on ajoute comme additif un composé de la famille des amines, des siloxanes, des alcools ou des acides.

30

5

16/ - Procédé de traitement selon l'une des revendications 12, 13, 14 ou 15, caractérisé en ce que (e) on ajoute l'additif de façon que son poids rapporté au poids de minéral soit sensiblement compris entre 0,1 % et 2 %.

17/ - Procédé de traitement selon l'une des revendications 1 à 16, caractérisé en ce que (d) le séchage de la suspension est réalisé de façon à atteindre un taux résiduel de liquide/solide inférieur à 1 %.

18/ - Procédé de traitement selon l'une des revendications 1 à 17, permettant d'obtenir une poudre compactée se présentant sous forme d'agglomérats de particules, dans lequel (d) le séchage est réalisé par atomisation, précédée le cas échéant d'une concentration en matière sèche pour obtenir un poids de matière sèche sensiblement compris entre 40 % et 60 % du poids total.

19/ - Procédé de traitement selon l'une des revendications 1 à 17, permettant d'obtenir une poudre compactée se présentant sous forme d'agglomérats de particules, dans lequel (d) le séchage est réalisé par granulation-séchage consistant à former dans un premier temps des agglomérats de particules et à les chauffer pour en extraire une partie de l'eau sous forme de vapeur, cette granulation-séchage étant, le cas échéant, précédée d'une concentration en matière sèche pour obtenir un poids de matière sèche sensiblement compris entre 50 % et 90 % du poids total.

20/ - Poudre de talc, kaolin ou mica, caractérisée par :

. une répartition granulométrique telle que la diamètre médian des particules D<sub>50</sub> soit sensiblement compris entre 0,5 et 5 microns, le diamètre de coupure D<sub>95</sub> inférieur à 10 microns et le diamètre de coupure D<sub>98</sub> inférieur à 20 microns,

35 . une surface spécifique (BET) supérieure à  $10\ m^2/g$ ,

. un indice de lamellarité élevé supérieur à 5.

5

20

21/ - Poudre de talc, kaolin ou mica, selon la revendication 20 se présentant à l'état compacté sous forme d'agglomérats de particules, aptes à se redisperser dans une phase liquide ou visqueuse.

22/ - Application de la poudre de talc, kaolin ou mica, conforme à l'une des revendications 20 ou fonctionnelle matière 21, comme charge dans une augmenter le module vue d'en thermoplastique en d'élasticité en flexion pour une résistance au choc donnée.

23/ - Procédé de fabrication d'une pièce en matière thermoplastique à base de polypropylène, chargée au moyen d'une poudre minérale, caractérisé en ce que :

. on utilise une poudre de talc traitée conformément au procédé selon l'une des revendications 1 à 19,

on mélange ladite poudre de talc à la matière thermoplastique à l'état fondu de façon que la proportion pondérale de talc soit comprise entre 5 % et 35 % par rapport à la matière thermoplastique,

20 . on réalise une opération de formage à partir du mélange précité de façon à obtenir une pièce à la forme désirée et à orienter les particules de talc selon des directions préférentielles.

24/ - Procédé selon la revendication 23 25 pour fabriquer une pièce intérieure d'automobile de faible épaisseur telle que tableau de bord, au moyen d'une matière thermoplastique à base de polypropylène contenant une proportion minoritaire d'élastomère, caractérisé en ce que :

30 . on utilise une poudre de talc ayant un diamètre médian  $D_{50}$  des particules sensiblement compris entre 0,5 et 2,5 microns, un diamètre de coupure  $D_{95}$  inférieur à 8 microns, un diamètre de coupure  $D_{98}$  inférieur à 15 microns, et une surface spécifique (BET) sensiblement comprise entre 15 et  $25 \text{ m}^2/\text{g}$ ,

. on mélange ladite poudre de talc à la matière thermoplastique à l'état fondu de façon que la proportion pondérale de talc soit sensiblement comprise

5

10

entre 15 % et 25 % par rapport à la matière thermoplastique,

. on réalise le formage dans un moule présentant des paroi parallèles de grande surface par rapport à l'épaisseur dudit moule, la matière étant injectée sous pression à travers des moyens d'injection propres à engendrer une orientation des particules de talc parallèles aux parois de grande surface du moule.

25/ - Pièce en matière thermoplastique à 10 base de copolymère d'éthylène et polypropylène, fabriquée conformément au procédé selon l'une des revendications 23 ou 24, caractérisée en ce qu'elle contient une proportion de talc égale à 25 % (± 1 %) par rapport à la matière thermoplastique, et en ce que son module d'élasticité en 15 flexion est égal (à ± 5 % près) à 2 600 mégapascals, et sa résistance du choc égale à 40 kilojoules/m² (à ± 5 % près) (résistance CHARPY non entaillée à - 20° C).

## REPUBLIQUE FRANÇAISE

INSTITUT NATIONAL

de la

PROPRIETE INDUSTRIELLE

### RAPPORT DE RECHERCHE PRELIMINAIRE

établi sur la base des dernières revendications déposées avant le commencement de la recherche N° d'enregistrement national

FA 541759 FR 9704308

DOCL	IMENTS CONSIDERES COMME	PERTINENTS	Revendication concernées		
tégorie	Citation du document avec indication, en cas des parties pertinantes	de besoin,	de la demar examinée	noe	
	PATENT ABSTRACTS OF JAPAN vol. 11, no. 268 (C-444), & JP 62 072739 A (SUMITUM avril 1987, * abrégé *	29 août 1987 O CHEM. CO.)	, 3		
	WO 95 17998 A (TALC DE LUZ * page 6, ligne 28 - page	ENAC) 7, ligne 27	* 20-23		
ζ.	WO 97 12002 A (ENGELHARD C * page 3, alinéa 3 * * page 11, dernier alinéa		20 igne		
4	1; revendications 1-7 *		1-4,9	,10	
(	WO 96 24639 A (ENGELHARD (* revendication 1 *	CORP.)	20		
A	WO 97 02323 A (ENGELHARD ( * revendication 1 *	CORP.)	1,18,	DOMAINES TECH RECHERCHES CO9C	(Int.CL.6)
	Dat	e d'achèvement de la reche		Examinateur	
Y:p	CATEGORIE DES DOCUMENTS CITES  articulièrement pertinent à lui seul articulièrement pertinent en combinaison avec un utre document de la même catégorie sertinent à l'encomtre d'au moins une revendication u arrière-plan technologique général	E : doourn à la dat de dép D : oité da L : oité po	ou principe à la bas ent de brevet bénéfi e de dépôt et qui n' ot ou qu'à une date ns la demande ur d'autres raisons	ficient d'une date enténeure la été publié qu'à cette date	